

16.7.2004

日本国特許庁
JAPAN PATENT OFFICE

REC'D 05 AUG 2004

WIPO PCT

別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.

出願年月日
Date of Application: 2004年 1月27日

出願番号
Application Number: 特願2004-018543

[ST. 10/C]: [JP2004-018543]

出願人
Applicant(s): 出光石油化学株式会社

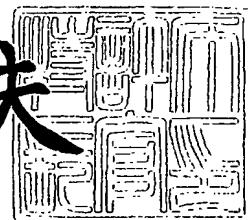
BEST AVAILABLE COPY

PRIORITY DOCUMENT
SUBMITTED OR TRANSMITTED IN
COMPLIANCE WITH
RULE 17.1(a) OR (b)

2004年 6月21日

特許庁長官
Commissioner,
Japan Patent Office

今井康夫



出証番号 出証特2004-3053392

【書類名】 特許願
【整理番号】 IP13003K
【提出日】 平成16年 1月27日
【あて先】 特許庁長官 殿
【国際特許分類】 C08F 2/04
【発明者】
 【住所又は居所】 千葉県市原市姉崎海岸 1 番地 1
 【氏名】 岩崎 猛
【発明者】
 【住所又は居所】 京都市左京区吉田本町
 【氏名】 吉田 潤一
【特許出願人】
 【識別番号】 000183657
 【氏名又は名称】 出光石油化学株式会社
【代理人】
 【識別番号】 100078732
 【弁理士】
 【氏名又は名称】 大谷 保
【選任した代理人】
 【識別番号】 100081765
 【弁理士】
 【氏名又は名称】 東平 正道
【先の出願に基づく優先権主張】
 【出願番号】 特願2003-201704
 【出願日】 平成15年 7月25日
【手数料の表示】
 【予納台帳番号】 003171
 【納付金額】 21,000円
【その他】
 国等の委託研究の成果に係る特許出願（平成15年度新エネルギー・産業技術総合開発機構「革新的部材産業創出プログラム「マイクロ分析・生産システムプロジェクト」」、産業活力再生特別措置法第30条の適用を受けるもの。
【提出物件の目録】
 【物件名】 特許請求の範囲 1
 【物件名】 明細書 1
 【物件名】 図面 1
 【物件名】 要約書 1
 【包括委任状番号】 0000936
 【包括委任状番号】 0000758

【書類名】特許請求の範囲**【請求項1】**

ラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体とを、内径が2mm以下の反応管に導入し、該反応管において均一液状状態で流通形式により重合反応を行うことを特徴とするラジカル重合体の製造方法。

【請求項2】

予め調製されたラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体を含む原料液を反応管に導入する請求項1記載のラジカル重合体の製造方法。

【請求項3】

ラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体とを、反応管への導入直前に混合し、該反応管に導入する請求項1記載のラジカル重合体の製造方法。

【請求項4】

反応管の内径が1mm以下である請求項1、2又は3記載のラジカル重合体の製造方法。

【請求項5】

反応管に重合温度を制御し得る複数の反応帯域を設け、各反応帯域の温度を制御し、生成する重合体の分子量の分布を制御する請求項1～4のいずれかに記載のラジカル重合体の製造方法。

【請求項6】

反応管に2つの反応帯域を設け、ラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体とを導入する側の反応帯域の温度を、上記ラジカル重合開始剤が分解する温度に保持すると共に、重合液出口側の反応帯域の温度を、該反応帯域の通過時間内に上記ラジカル重合開始剤が実質的に分解しない温度に保持する請求項5記載のラジカル重合体の製造方法。

【請求項7】

温度制御流体を流通させることができ可能なジャケットと、該ジャケット内に並列に配置された内径2mm以下の複数の円管を有し、前記ジャケットに温度制御流体を流通させることにより、複数の円管内における反応の温度を制御し得る微細化学反応装置。

【請求項8】

ジャケットが、円管の長さ方向に沿って複数に分割され、かつ分割されたそれぞれのジャケットに温度制御流体を独立して流通させることができ可能な構造を有する請求項7記載の微細化学反応装置。

【請求項9】

ジャケット部本体と円管部分が着脱可能な構造を有する請求項7又は8記載の微細化学反応装置。

【書類名】明細書

【発明の名称】ラジカル重合体の製造方法及び微細化学反応装置

【技術分野】

【0001】

本発明は、ラジカル重合体の製造方法及び微細化学反応装置に関する。さらに詳しくは、本発明は、内径が2mm以下の微細反応管を用い、ラジカル重合性单量体の重合を流通形式により行い、かつ重合温度を所定の温度に精密に制御することにより、分子量の分布状態が制御された、あるいは分子量分布の狭いラジカル重合体を短時間で効率よく製造する方法、及び容易に入手可能な部材を用いて、高度な加工技術を必要とせずに製作可能な微細化学反応装置に関するものである。

【背景技術】

【0002】

最近、マイクロリアクターに対する関心が非常に高まっている。このマイクロリアクターは、一般に内部構造が1μm～1mm程度の微細なマイクロチャンネルの中で反応を行う装置を指し、化学産業に大きな変革をもたらす可能性を有することが期待されている。

上記マイクロリアクターは、有機合成面から、例えば、(1)微小量での合成が可能である、(2)単位体積(流量)当たりの表面積が大きい、(3)温度制御が極めて容易である、(4)界面での反応が効率よく起る、(5)時間、コスト、環境負荷の低減が図れる、(6)密封系での反応が可能であるので、毒性、危険性のある化合物が安全に合成できる、(7)小スケール、閉鎖系によるコンタミネーションの防御が可能である、(8)マイクロチャンネルに特有の層流の活用により、効率的な混合、生成物の分離、精製に適用可能である、などの特徴を有している。

【0003】

また、工業的応用面においては、潜在的に、(a)マイクロチャンネルの大きさをえずくに数を増やすことにより(ナンバーリングアップ)、生産量を増大させることが可能である(従来、実験室で得られた結果を工場に移管する場合に必要であった中間試製のためのステップが省略される。)ため、(b)低コストで生産を早期にスタートすることが可能となり、(c)実験結果を、そのまま素早く生産に移すことが可能となる。また、(d)工業生産のためのプラントが小さくてすむ、という利点も有している。

このようなマイクロリアクターを用いた化学反応の例としては、化学反応実施方法(例えば、特許文献1参照)、微細構造化反応システムを使用するアルドール類の製造(例えば、特許文献2参照)、静止型マイクロミキサー内のニトロ化(例えば、特許文献3参照)、マイクロリアクターでのアリールホウ素及びアルキルホウ素化合物の製造法(例えば、特許文献4参照)などが開示されている。

【0004】

また、重合反応については、例えば直径1.27mmの流路内にて、層流条件下で、メタロセン触媒を用いた加圧系におけるエチレンの重合反応が報告されている(例えば、非特許文献1参照)。しかしながら、この反応はメタロセン触媒を用いる配位重合であり、本発明に係るラジカル重合とは根本的に異なる技術である。さらに、ラジカル重合性单量体と重合開始剤を、微細な流路を用いて混合するマイクロミキサーにより混合したのち、重合を行うことで、得られる重合体中の高分子量成分の生成が抑制され、管型重合反応器内の沈降物の形成が回避されるラジカル重合体の製造方法が開示されている(例えば、特許文献5参照)。しかしながら、この技術は、单量体と重合開始剤の混合を微細な空間内で行うもので、重合反応を行う反応器には、直径がcmオーダーの管型反応器が用いられている。

ラジカル重合は、極めて多くの单量体の重合が可能であり、多様な重合体の生産手段として、産業上広く用いられている重要な技術である。しかしながら、このラジカル重合においては、重合時に大きな反応熱が発生するため、反応方式がバッチ式であっても、連続式であっても、反応熱の除去のために、温和な反応条件でゆっくりと時間をかけて行われ

るのが常であり、生産効率が悪いという問題があった。また、これまでの重合方法では、反応熱のために、反応場における重合温度が不均一になりやすい上、連続式の場合には反応液は層流になりにくいため、部分的に滞留時間に差が生じ、その結果、得られる重合体は、種々の分子量をもつ重合体の混合物になりやすいという問題もあった。

ところで、微細化学反応装置（マイクロリアクター）の製作においては、一般に微細流路の作製にフォトリソグラフィー、エッチング、精密機械加工といった高度な加工技術が必要とされ、したがって、マイクロリアクターを用いた化学反応は、簡便に実施することが困難であった。

【0005】

【特許文献1】特表2001-521816号公報

【特許文献2】特開2002-155007号公報

【特許文献3】特表2003-506340号公報

【特許文献4】特開2003-128677号公報

【特許文献5】特表2002-512272号公報

【非特許文献1】「Anal. Chem.」、第74巻、第3112頁（2002年）

【発明の開示】

【発明が解決しようとする課題】

【0006】

本発明は、このような状況下で、ラジカル重合性单量体のラジカル重合において、分子量の分布状態が制御された、あるいは分子量分布の狭いラジカル重合体を、短時間で効率よく製造する方法、及び容易に入手可能な部材を用いて、高度な加工技術を必要とせずに製作可能な微細化学反応装置を提供することを目的とするものである。

【課題を解決するための手段】

【0007】

本発明者らは、前記目的を達成するために鋭意研究を重ねた結果、リアクターとして、径がある値以下の微細反応管を用いることにより、熱交換の効率が極めて高く、温度制御が容易であると共に、流れが層流支配となり、滞留時間を厳密に制御することができ、短時間で効率よく、所望の分子量の分布状態を有するラジカル重合体が得られること、及び温度制御流体を流通させることができ可能なジャケット内に、複数の微細な円管を並列に配置してなる装置が、微細化学反応装置としてその目的に適合し得ることを見出した。本発明はかかる知見に基づいて完成したものである。

すなわち、本発明は、

(1) ラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体とを、内径が2mm以下の反応管に導入し、該反応管内において均一液状状態で流通形式により重合反応を行うことを特徴とするラジカル重合体の製造方法、

(2) 予め調製されたラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体を含む原料液を反応管に導入する上記(1)のラジカル重合体の製造方法、

(3) ラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体とを、反応管への導入直前に混合し、該反応管に導入する上記(1)のラジカル重合体の製造方法、

(4) 反応管の内径が1mm以下である上記(1)、(2)又は(3)のラジカル重合体の製造方法、

(5) 反応管に重合温度を制御し得る複数の反応帯域を設け、各反応帯域の温度を制御し、生成する重合体の分子量の分布を制御する上記(1)～(4)のいずれかのラジカル重合体の製造方法、

(6) 反応管に2つの反応帯域を設け、ラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体とを導入する側の反応帯域の温度を、上記ラジカル重合開始剤が分解する温度に保持すると共に、重合液出口側の反応帯域の温度を、該反応帯域の通過時間内に上記ラジカル重合開始剤が実質的に分解しない温度に保持する上記(5)のラジカル重合体の製造方法、

(7) 温度制御流体を流通させることができ可能なジャケットと、該ジャケット内に並列に配

置された内径2mm以下の複数の円管を有し、前記ジャケットに温度制御流体を流通させることにより、複数の円管内における反応の温度を制御し得る微細化学反応装置、

(8) ジャケットが、円管の長さ方向に沿って複数に分割され、かつ分割されたそれぞれのジャケットに温度制御流体を独立して流通させることができ可能な構造を有する上記(7)の微細化学反応装置、及び

(9) ジャケット部本体と円管部分が着脱可能な構造を有する上記(7)又は(8)の微細化学反応装置、
を提供するものである。

【発明の効果】

【0008】

本発明によれば、内径が2mm以下の微細反応管を用い、ラジカル重合性単量体の重合を流通形式により行い、かつ重合温度を所定の温度に精密に制御することにより、分子量の分布状態が制御された、あるいは分子量分布の狭いラジカル重合体を短時間で効率よく製造する方法を提供することができる。

また、本発明によれば、容易に入手可能な部材を用いて、高度な加工技術を必要とせずに製作可能な微細化学反応装置を提供することができる。

【発明を実施するための最良の形態】

【0009】

本発明のラジカル重合体の製造方法においては、リアクターとして、内径が2mm以下の微細反応管、好ましくは1mm以下、より好ましくは10～500μmのマイクロリアクターが用いられる。このリアクターの長さについては特に制限はないが、通常0.01～100m、好ましくは0.05～50m、より好ましくは0.1～10m、の範囲である。

本発明においては、前記微細反応管に、ラジカル重合開始剤とラジカル重合性単量体とを導入し、該反応管内において均一液状状態で流通形式により重合反応を行う。

原料のラジカル重合性単量体としては、ラジカル重合可能な単量体であればよく、特に制限されず、様々な単量体を用いることができる。このラジカル重合可能な単量体としては、例えはエチレン、プロピレン、イソブチレンなどのオレフィン類；アクリル酸、メタクリ酸などの不飽和モノカルボン酸類；マレイン酸、フマル酸、無水マレイン酸、イタコン酸などの不飽和ポリカルボン酸類及びその酸無水物類；アクリル酸メチル、アクリル酸エチル、アクリル酸ブチル、アクリル酸2-エチルヘキシル、アクリル酸ドデシル、アクリル酸2-ヒドロキシエチル、メタクリ酸メチル、メタクリ酸エチル、メタクリ酸ブチル、メタクリ酸2-エチルヘキシル、メタクリ酸ドデシル、メタクリ酸2-ヒドロキシエチルなどの(メタ)アクリル酸エステル類；アクリル酸ジメチルアミノエチル、メタクリ酸ジメチルアミノエチル、アクリル酸ジメチルアミノエチル塩酸塩、メタクリ酸ジメチルアミノエチル塩酸塩、アクリル酸ジメチルアミノエチルp-トルエンスルホン酸塩、メタクリル酸ジメチルアミノエチルp-トルエンスルホン酸塩などの(メタ)アクリル酸ジアルキルアミノアルキル及びその付加塩；アクリルアミド、メタクリルアミド、N-メチロールアクリルアミド、N,N-ジメチルアクリルアミド、アクリルアミド-2-メチルプロパンスルホン酸及びそのナトリウム塩などのアクリルアミド系単量体；スチレン、α-メチルスチレン、p-スチレンスルホン酸及びそのナトリウム塩、カリウム塩などのスチレン系単量体；その他アリルアミン及びその付加塩、酢酸ビニル、アクリロニトリル、メタクリロニトリル、N-ビニルピロリドン、さらにはフッ化ビニル、フッ化ビニリデン、テトラフルオロエチレンなどの含フッ素単量体等の油溶性又は水溶性の単量体を挙げることができる。これらの単量体は一種を単独で用いてもよく、二種以上を組み合わせて用いてもよい。

【0010】

本発明においては、微細反応管内において均一液状状態で重合反応を行うために、所望により重合溶媒を用いることができる。この重合溶媒は使用するラジカル重合性単量体の種類に応じて、水性溶媒や各種の有機溶媒の中から適宜選択して用いられる。水性溶媒と

しては、水、又は水及びそれと混和性のある有機溶剤（ギ酸、酢酸、プロピオン酸などの有機酸類、酢酸メチル、酢酸エチルなどのエステル類；アセトン、メチルエチルケトン、ジエチルケトン、メチルイソブチルケトンなどのケトン類；メタノール、エタノール、プロパノールなどのアルコール類；ジメチルスルホキシド、ジメチルホルムアミドなど）との混合物などを挙げることができる。

一方、有機溶媒としては、前記の水との混和性有機溶剤；その他のエステル類、ケトン類、アルコール類；ジエチルエーテル、テトラヒドロフランなどのエーテル類；ヘキサン、シクロヘキサン、ヘプタン、オクタンなどの脂肪族・脂環式炭化水素類；ベンゼン、トルエン、キシレン、エチルベンゼンなどの芳香族炭化水素類；塩化メチレン、ジクロロエタン、クロロホルム、四塩化炭素、クロロベンゼン、ジクロロベンゼンなどの塩素化炭化水素類等を挙げることができる。これらの有機溶剤は一種を単独で用いてもよく、二種以上を組み合わせて用いてもよい。

【0011】

ラジカル重合開始剤としては、特に制限はなく、従来ラジカル重合において使用されている公知のラジカル重合開始剤の中から、原料のラジカル重合性単量体や重合溶媒の種類などに応じて適宜選択して用いることができる。このようなラジカル重合開始剤としては、例えば有機過酸化物、アゾ化合物、ジスルフィド化合物、レドックス系開始剤、過硫酸塩などが挙げられる。一般的には、重合溶媒が水性媒体である場合には、水溶性有機過酸化物、水溶性アゾ化合物、レドックス系開始剤、過硫酸塩などが好ましく用いられ、重合溶媒が有機溶媒である場合には、油溶性有機過酸化物及び油溶性アゾ化合物などが好ましく用いられる。

上記水溶性有機過酸化物の例としては、*t*-ブチルヒドロペルオキシド、クメンヒドロペルオキシド、ジイソプロピルベンゼンヒドロペルオキシド、*p*-メンタンヒドロペルオキシド、2, 5-ジメチルヘキサン-2, 5-ヒドロペルオキシド、1, 1, 3, 3-テトラメチルヒドロペルオキシドなどが挙げられる。また、水溶性アゾ化合物の例としては、2, 2'-ジアミジニル-2, 2'-アゾプロパン・一塩酸塩、2, 2'-ジアミジニル-2, 2'-アゾブタン・一塩酸塩、2, 2'-ジアミジニル-2, 2'-アゾベンタン・一塩酸塩、2, 2'-アゾビス(2-メチル-4-ジエチルアミノ)ブチロニトリル・塩酸塩などが挙げられる。

【0012】

レドックス系開始剤としては、例えば過酸化水素と還元剤との組合せなどを挙げることができる。この場合、還元剤としては、二価の鉄イオンや銅イオン、亜鉛イオン、コバルトイオン、バナジウムイオンなどの金属イオン、アスコルビン酸、還元糖などが用いられる。過硫酸塩としては、例えば過硫酸アンモニウム、過硫酸カリウムなどが挙げられる。

これらの水溶性ラジカル重合開始剤は一種を単独で用いてもよく、二種以上を組み合わせて用いてもよい。

一方、油溶性有機過酸化物の例としては、ジベンゾイルペルオキシド、ジ-3, 5, 5-トリメチルヘキサノイルペルオキシド、ジラウロイルペルオキシドなどのジアシルペルオキシド類、ジイソプロピルペルオキシジカーボネート、ジ-*s*ec-ブチルペルオキシジカーボネート、ジ-2-エチルヘキシルペルオキシジカーボネートなどのペルオキシジカーボネート類；*t*-ブチルペルオキシピバレート、*t*-ブチルペルオキシネオデカノエートなどのペルオキシエステル類；あるいはアセチルシクロヘキシルスルホニルペルオキシド、ジサクシニックアシッドペルオキシドなどが挙げられる。また、油溶性アゾ化合物の例としては、2, 2'-アゾビスイソブチロニトリル、2, 2'-アゾビス-2-メチルブチロニトリル、2, 2'-アゾビス(2, 4-ジメチルバロニトリル)などが挙げられる。これらの油溶性ラジカル重合開始剤は一種を単独で用いてもよく、二種以上を組み合わせて用いてもよい。

【0013】

本発明においては、前記ラジカル重合開始剤の使用量は、用いる原料のラジカル重合性

単量体やラジカル重合開始剤の種類、得られる重合体の所望分子量などに応じて適宜選定されるが、通常ラジカル重合性単量体100質量部に対し、0.0001～0.5質量部、好ましくは0.001～0.1質量部の範囲で選定される。

本発明においては、必要に応じ連鎖移動剤を用いることができる。該連鎖移動剤としては、重合反応を阻害せず、生成する重合体の分子量を調節し得るものであればよく、特に制限はないが、メルカプタン類や α -メチルスチレン二量体などが好ましく用いられる。ここで、メルカプタン類としては、例えば、1-ブタンチオール、2-ブタンチオール、1-オクタンチオール、1-ドデカンチオール、2-メチル-2-ヘプタンチオール、2-メチル-2-ウンデカンチオール、2-メチル-2-プロパンチオール、メルカプト酢酸とそのエステル、3-メルカプトプロピオン酸とそのエステル、2-メルカプトエタノールとそのエステルなどが挙げられる。これらの連鎖移動剤は、一種を単独で用いてもよく、二種以上を組み合わせて用いてもよい。

【0014】

本発明においては、反応形式として、(1)微細反応管を温度が均一な一つの反応帯域とする反応形式、及び(2)該微細反応管に重合温度を制御し得る複数の反応帯域を設け、各反応帯域の温度を制御する反応形式を採用することができる。また、ラジカル重合開始剤とラジカル重合性単量体の微細反応管への導入様式として、(a)予め調製されたラジカル重合開始剤とラジカル重合性単量体を含む原料液を微細反応管に導入する様式、及び(b)ラジカル重合開始剤とラジカル重合性単量体とを、微細反応管への導入直前に混合し、該微細反応管に導入する様式を採用することができる。

前記(1)の反応形式の場合、例えば図1に示す反応装置を用いることができる。図1は、本発明の方法を実施するための反応装置の一例の概略断面図であり、反応装置10は、ジャケット1内に、内径2mm以下の中細反応管2が複数並列に設置された構造を有している。そして、(ラジカル重合開始剤、ラジカル重合性単量体及び必要に応じて用いられる重合媒体や連鎖移動剤)は入口3から導入され、複数の中細反応管2内を通って重合反応を行い、重合液が出口4から排出される。一方、温度制御流体(以下、熱媒体と称すことがある。)がジャケット1の入口5から導入され、出口6から排出される。

【0015】

このような反応装置においては、微細反応管を用いるため、単位体積当たりの表面積が大きいことから、熱交換の効率が極めて高く、反応帯域の温度制御が容易であり、また、重合時の発熱反応に伴うホットスポット(局所加熱)ができにくい。したがって、全反応帯域の温度を均一に保持することができる。なお、上記熱媒体の温度は、使用する重合開始剤の分解温度以上に制御される。

また、このような反応装置を用いる場合、ラジカル重合開始剤とラジカル重合性単量体の導入様式として、前記(a)の様式を採用してもよいし、(b)の様式を採用してもよい。(a)の様式の場合は、原料液として、ラジカル重合開始剤、ラジカル重合性単量体及び必要に応じて用いられる重合媒体や連鎖移動剤を、予め均質に混合したものを、反応装置10の入口3に導入する。また、(b)の様式の場合は、ラジカル重合開始剤含有液とラジカル重合性単量体含有液を、前記入口3の直前で合流させて、入口3に導入する。

直前(a)の様式を採用した場合、原料液を微細反応管に導入する前に、原料液中の単量体の一部が重合反応を起こして、重合体が生成することがあり、その結果、微細反応管を通過した反応液中の重合体には、分子量分布において、反応管に導入する前に生成した重合体に起因するブロードなピークと微細反応管内で生成した重合体に起因するシャープなピークの2つのピークが現れることがある。また、前記(b)の様式を採用した場合、重合反応は微細反応管内のみで起こるので、生成する重合体は、分子量分布において、通常1つのシャープなピークが現れる。

【0016】

一方、前記(2)の反応形式においては、微細反応管に重合温度を制御し得る複数の反応帯域を設け、各反応帯域の温度を精密に制御することにより、生成する重合体が、所望の分子量の分布状態を有するように制御することができる。例えば、該微細反応管に2つ

の反応帯域を設け、前記（b）の様式を採用し、ラジカル重合開始剤とラジカル重合性単量体とを導入する側の反応帯域の温度を、上記ラジカル重合開始剤が分解する温度に保持すると共に、重合液出口側の反応帯域の温度を、前記導入側の反応帯域の温度よりも低く保持し、ラジカル重合開始剤の分解率を導入側の反応帯域よりも低く抑えることにより、分子量分布において、2つのシャープなピークをもつ重合体を得ることができる。また、該微細反応管に2つの反応帯域を設け、前記（b）の様式を採用し、ラジカル重合開始剤とラジカル重合性単量体とを導入する側の反応帯域の温度を、上記ラジカル重合開始剤が分解する温度に保持すると共に、重合液出口側の反応帯域の温度を、該反応域の通過時間内に上記ラジカル重合開始剤が実質的に分解しない温度に保持することにより、前段の反応帯域における滞留時間が十分長いときには、実質的に1つのシャープなピークをもつ重合体を得ることができる。なお、ラジカル重合開始剤が分解しない温度とは、該ラジカル重合開始剤の分解率が1%程度以下となる温度を指す。

【0017】

図2は、本発明の方法を実施するための反応装置の異なる例の概略断面図であり、反応装置20は、断熱部7を介して二つに分割されたジャケット1a及び1b内に、内径2mm以下の微細反応管2が複数並列に設置された構造を有している。原料（ラジカル重合開始剤、ラジカル重合性単量体及び必要に応じて用いられる重合媒体や連鎖移動剤）、（a）又は（b）の様式により入口3から導入され、複数の微細反応管2内を通って重合反応を行い、重合液が出口4から排出される。一方、ジャケット1aにおいては、熱媒体が入口5aから導入されると共に、出口6aから排出される。また、ジャケット1bにおいては、熱媒体が入口5bから導入されると共に、出口6bから排出される。ジャケット1a及び1bに導入される熱媒体は、たがいに異なる温度に制御される。例えばジャケット1aに導入される熱媒体の温度は、使用するラジカル重合開始剤が分解する温度に設定し、ジャケット1bに導入される熱媒体の温度は、該反応帯域が前段の反応帯域よりも低い所定の温度になるように設定する。

【0018】

本発明はまた、温度制御流体を流通させることができが可能なジャケットと、該ジャケット内に並列に配置された内径2mm以下の複数の円管を有し、前記ジャケットに温度制御流体を流通させることにより、複数の円管内における反応の温度を制御し得る微細化学反応装置を提供する。

このような微細化学反応装置としては、前記図1に示すような構造を有する反応装置を例示することができる。該微細化学反応装置は、フォトリソグラフィー、エッチング、精密機械加工といった高度な加工技術を要することなく、市販品として入手可能な内径2mm以下の円管を用いて容易に製作することができる。円管の材質としては、例えば各種の金属や合金、ガラス、プラスチックなどが用いられる。

また、本発明の微細化学反応装置は、ジャケットが、円管の長さ方向に沿って複数に分割され、かつ分割されたそれぞれのジャケットに温度制御流体を独立して流通させることができ可能な構造を有していてもよい。このような構造の微細化学反応装置としては、前記図2に示すような構造を有する反応装置を例示することができる（この図2においては、ジャケットは二つに分割されている。）。

さらに、本発明の微細化学反応装置においては、ジャケット本体と円管部分が着脱可能な構造を有することが好ましい。これにより、円管内部で詰まりなどを生じた際や、円管の内径を変更する際に、円管の交換が可能となる。

なお、本発明の微細化学反応装置において、微細反応管の管形状、配置、本数等は、図1、図2に例示したものに限らず、本発明の効果を奏することができるものであれば特に制限されない。ジャケットの形状等も同様である。

【実施例】

【0019】

次に、本発明を実施例により、さらに詳細に説明するが、本発明は、これらの例によつてなんら限定されるものではない。

実施例1

トルエン78.8ミリリットルに対して、重合開始剤2,2'-アゾビス(2,4-ジメチルバレノニトリル)0.50g、メタクリル酸メチル21.2ミリリットルを加えて原料溶液を調製した。メタクリル酸メチルは1モル/リットル水酸化ナトリウム水溶液で3回、蒸留水で3回洗浄後、硫酸ナトリウムで乾燥し、さらにアルゴンバーリングを30分間以上行ったものを用い、トルエンはモレキュラーシーブ4Aと十分接触の後、ろ別し、アルゴンで30分間以上バーリングしたものを用いた。なお、原料溶液の調製は、アルゴン雰囲気下で行った。

原料溶液を入れたシリジポンプにステンレス鋼製で内径が1.0mm、長さが3.5mの管を接続し、始めの2.5mを恒温槽に浸して恒温槽の温度を100℃とし、残りの1mを氷浴に浸し、管の出口では流れた溶液量が秤量できるようメスシリンドーで重合溶液が回収できるようにした。

シリジポンプにより原料溶液を管内に導入し、7.5分間で15ミリリットルの重合溶液を回収した。回収溶液から溶媒を留去し、メタクリル酸メチル重合体を含む0.37gの固体を得た。原料溶液中にもともと含有されたメタクリル酸メチルの質量(比重0.945g/ミリリットルで計算)に対する得られた固体の質量割合を収率として算出した。

数平均分子量(M_n)は、ゲルパーミエーションクロマトグラフィー(GPC)測定にて決定した。Shodex K-804LとShodex K-805Lの2本のカラムを直列に配置し、40℃、展開溶媒にクロロホルムを用いて、RI検出器にて市販のメタクリル酸メチル重合体を標準サンプルとしてキャリブレーションを行い、試料を測定、分析した。結果を第1表に示す。重合体成分1及び重合体成分2の2つのピークが観察された。

【0020】

実施例2

実施例1において、内径が0.5mm、長さが2mの管を使用し、始めの1mを恒温槽に浸して恒温槽の温度を100℃とし、残りの1mを氷浴に浸した以外は、実施例1と同様に実施した。50分間で10ミリリットルの重合溶液を回収し、メタクリル酸メチル重合体を含む0.32gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0021】

実施例3

実施例2において、100分間で10ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例2と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.45gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0022】

実施例4

実施例2において、125分間で5ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例2と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.39gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0023】

実施例5

実施例2において、トルエン78.8ミリリットルに対して、2,2'-アゾビスイソブチロニトリル0.33g、メタクリル酸メチル21.2ミリリットルを加えて調製した原料溶液を用い、50分間で18ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例2と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.29gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0024】

実施例6

実施例1において、内径が0.25mm、長さが3mの管を使用し、始めの2mを恒温槽に浸して恒温槽の温度を100℃とし、残りの1mを氷浴に浸した以外は、実施例1と

同様に実施した。75分間で11ミリリットルの重合溶液を回収し、メタクリル酸メチル重合体を含む0.43gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0025】

実施例7

実施例6において、50分間で4ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例6と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.18gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0026】

実施例8

実施例6において、100分間で4ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例6と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.23gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0027】

実施例9

実施例6において、トルエン78.8ミリリットルに対して、2,2'-アゾビスイソブチロニトリル0.33g、メタクリル酸メチル21.2ミリリットルを加えて調製した原料溶液を用い、15分間で5ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例6と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.12gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0028】

実施例10

実施例9において、75分間で11ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例9と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.29gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0029】

実施例11

実施例9において、50分間で4ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例9と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.14gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0030】

実施例12

実施例9において、100分間で4ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例9と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.19gの固体を得た。2つの重合体成分のピークの数平均分子量の結果を第1表に示す。

【0031】

比較例1

実施例1と同様に調製した原料溶液20ミリリットルをシュレンク管に採取し、100℃の恒温槽に2分間浸して反応させた後、水浴に浸して冷却し、次いで溶媒を留去してメタクリル酸メチル重合体を含む0.17gの固体を得た。数平均分子量の結果を第1表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0032】

比較例2

比較例1において、100℃の恒温槽での反応時間を5分間とした以外は、比較例1と同様に行った。メタクリル酸メチル重合体を含む0.76gの固体を得た。数平均分子量の結果を第1表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0033】

【表1】

第1表

	開始剤の種類	流路内径	滞留時間(分)	収率(%)	重合体成分1		重合体成分2	
					ピーク分子量(Mn)	質量比(%)	ピーク分子量(Mn)	質量比(%)
実施例1	1	1mm	1.0	12.3	3.4×10^3	82.3	3.0×10^5	17.7
実施例2		0.5mm	1.0	16.0	3.1×10^3	58.7	4.3×10^5	41.3
実施例3		0.5mm	2.0	22.5	3.4×10^3	64.2	2.8×10^5	35.8
実施例4		0.5mm	4.9	39.0	3.3×10^3	69.0	2.0×10^5	31.0
実施例5	2	0.5mm	0.5	8.1	6.4×10^3	64.9	4.0×10^5	45.1
実施例6	1	0.25mm	0.7	19.5	3.2×10^3	40.6	1.5×10^5	59.4
実施例7		0.25mm	1.2	22.5	3.3×10^3	59.0	1.7×10^5	41.0
実施例8		0.25mm	2.5	28.8	3.7×10^3	78.3	2.0×10^5	21.7
実施例9	2	0.25mm	0.3	12.0	7.1×10^3	21.0	2.4×10^5	79.0
実施例10		0.25mm	0.7	13.2	6.3×10^3	41.1	1.9×10^5	58.9
実施例11		0.25mm	1.2	17.5	6.5×10^3	58.4	2.2×10^5	41.6
実施例12		0.25mm	2.5	23.8	6.2×10^3	78.4	2.3×10^5	21.6
比較例1	1	—	2	4.3	1.2×10^4	100	—	—
比較例2		—	5	19.0	4.3×10^3	100	—	—

*1: 2, 2'-アゾビス(2, 4-ジメチルパレロニトリル)

*2: 2, 2'-アゾビスイソブチロニトリル

【0034】

第1表から明らかなように、実施例の滞留時間と比較例の反応時間がほぼ同じである場合、重合体の収率は、実施例の方がはるかに高いことが分かる。また、実施例では、分子量分布において、重合体成分1及び重合体成分2の2つのピークが出現しているが、これは、重合開始剤と单量体を含む原料液を予め調製し、微細反応管に導入して重合反応を実施したことから、微細反応管に導入する前に、すでに常温で一部重合反応が起こり、分子量の大きい重合体成分2が生成したためと思われる。

【0035】

実施例13

トルエン100ミリリットルに対して、2, 2'-アゾビスイソブチロニトリル1.55gを溶解し、ラジカル重合開始剤溶液を調製した。トルエンは、脱水グレードをアルゴンで30分以上バーリングしたものを用いた。メタクリル酸メチルは、1モル/リットル水酸化ナトリウム水溶液で3回、蒸留水で3回洗浄後、硫酸ナトリウムで乾燥、さらにアルゴンバーリングを30分以上行ったものを用いた。ラジカル重合開始剤溶液、メタクリル酸メチルをそれぞれ別々のシリングポンプにアルゴン雰囲気下で充填し、それらを三方ジョイントを用いて合流させたのちに、ステンレス製で内径が0.5mmの反応管に導入するようにした。反応管は、長さ10mで、始めの9mを恒温槽に浸して恒温槽の温度を100°Cとし、残りの1mを氷浴に浸し、管の出口では流れた流量が秤量できるようにメスシリンダーで重合溶液が回収できるようにした。

シリングポンプによりラジカル重合開始剤溶液とメタクリル酸メチルそれぞれを等量になるように反応管内に導入し、3分間で10.8ミリリットルの重合溶液を回収した。回収溶液から溶媒を留去し、メタクリル酸メチル重合体を含む0.4062gの固形物を得た。得られた固形分の質量から、流通させたラジカル重合開始剤の質量を差し引き、流通させたメタクリル酸メチルの質量(比重0.945g/ミリリットルで計算)で割った数値を収率として算出したところ、6.8%であった。

数平均分子量 (M_n) 及び重量平均分子量 (M_w) は、ゲルパーミエーションクロマトグラフィー (GPC) 測定にて決定した。Shodex K-804LとShodex K-805Lの2本のカラムを直列に配置し、40℃、展開溶媒にクロロホルムを用いて、RI検出器にて市販のメタクリル酸メチル重合体を標準サンプルとしてキャリブレーションを行い、試料を測定、分析した。

反応時間m収率、数平均分子量 (M_n) 及び分子量分布 (M_w/M_n) を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0036】

実施例14

実施例13において、3分間で5.4ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例13と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.3577gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0037】

実施例15

実施例13において、6分間で5.3ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例13と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.6897gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0038】

実施例16

実施例13において、6分間で2.2ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例13と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.5213gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0039】

実施例17

実施例13において、12分間で2.1ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例13と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.7699gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0040】

実施例18

実施例13において、17分間で2.6ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例13と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む1.0565gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0041】

比較例3

実施例13に記載の方法で前処理を行ったトルエンとメタクリル酸メチルを用いて、トルエン30ミリリットルに対して2,2'-アゾビスイソブチロニトリル0.463g、メタクリル酸メチル30ミリリットルの比率で混合した反応溶液をアルゴン雰囲気下で調製した。アルゴン雰囲気下で、ステンレス製の密封可能な反応容器に反応溶液15ミリリットル採取し、100℃の恒温槽に3分間浸して重合反応を行った後、氷浴に浸して重合反応を停止させた。取り出した反応溶液から溶媒を留去し、メタクリル酸メチル重合体を含む0.5818gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0042】

比較例4

比較例3において、100℃の恒温槽での重合反応時間を5分とした以外は、比較例3と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む1.4615gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0043】

比較例5

比較例3において、100℃の恒温槽での重合反応時間を7.5分とした以外は、比較

例3と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む3.6198gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0044】

比較例6

比較例3において、100℃の恒温槽での重合反応時間を10分とした以外は、比較例3と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む4.9344gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0045】

比較例7

比較例3において、100℃の恒温槽での重合反応時間を15分とした以外は、比較例3と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む5.5280gの固体を得た。結果を第2表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0046】

【表2】

第2表

	反応形式	反応時間 (分)	収率(%)	数平均分子量(Mn)	分子量分布 (Mw/Mn)
実施例13	内径0.5mm チューブ	0.49	6.8	8.6×10^3	1.84
実施例14		0.98	12.4	8.6×10^3	1.8
実施例15		2	25.9	8.4×10^3	1.82
実施例16		4.8	48.5	8.5×10^3	1.83
実施例17		10.1	76	9.1×10^3	1.84
実施例18		11.5	84.8	9.5×10^3	1.84
比較例3	バッチ式	3	6.6	18×10^4	2.51
比較例4		5	20.6	1.3×10^4	2.21
比較例5		7.5	49.7	7.8×10^3	2.26
比較例6		10	68	7.0×10^3	2.26
比較例7		15	76.7	7.4×10^3	2.14

【0047】

実施例19

実施例13において、トルエン100ミリリットルに対して、2,2'-アゾビスイソブチロニトリル0.3264gを溶解したラジカル重合開始剤溶液と、メタクリル酸メチル21.2ミリリットルをトルエン78.8ミリリットルで希釈した単量体溶液を用い、15分間で26.5ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例13と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.1666gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0048】

実施例20

実施例19において、29分間で10.0ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例19と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.2355gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0049】

実施例21

実施例19において、43分間で9.8ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例19と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.2970gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0050】

実施例22

実施例19において、29分間で5.0ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例19と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.1754gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0051】

実施例23

実施例19において、48分間で7.1ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例19と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.2763gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0052】

実施例24

実施例19において、51分間で6.0ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例19と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.2632gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0053】

比較例8

比較例3において、トルエン53.6ミリリットルに対して2,2'-アゾビスイソブチロニトリル0.0985g、メタクリル酸メチル6.4ミリリットルの比率で混合した反応溶液を用い、100℃の恒温槽での重合反応時間を5分とした以外は、比較例3と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.1082gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0054】

比較例9

比較例8において、100℃の恒温槽での重合反応時間を7.5分とした以外は、比較例8と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.2418gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0055】

比較例10

比較例8において、100℃の恒温槽での重合反応時間を10分とした以外は、比較例8と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.3287gの固体を得た。結果を第3表に示す。

【0056】

比較例11

比較例8において、100℃の恒温槽での重合反応時間を15分とした以外は、比較例8と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.5018gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

比較例12

比較例8において、100℃の恒温槽での重合反応時間を20分とした以外は、比較例8と同様に実施した。メタクリル酸メチル重合体を含む0.6307gの固体を得た。結果を第3表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0057】

【表3】

第3表

	反応形式	反応時間 (分)	収率(%)	数平均分子量(Mn)	分子量分布 (Mw/Mn)
実施例19	内径0.5mm チューブ	1	4.6	4.0×10^3	1.54
実施例20		5.1	21.9	4.1×10^3	1.57
実施例21		7.8	28.6	4.5×10^3	1.56
実施例22		10.2	33.4	4.5×10^3	1.51
実施例23		11.9	37.2	4.8×10^3	1.6
実施例24		15	42.2	5.2×10^3	1.6
比較例8	バッチ式	5	5.6	6.8×10^3	2.01
比較例9		7.5	14.5	5.6×10^3	1.81
比較例10		10	21.9	5.3×10^3	1.85
比較例11		15	31.8	4.9×10^3	1.83
比較例12		20	42	4.8×10^3	1.82

【0058】

実施例25

実施例13において、トルエン100ミリリットルに対して、2, 2'-アゾビスイソブチロニトリル1. 1461gを溶解したラジカル重合開始剤溶液と、メタクリル酸メチルに代えてn-ブチルアクリレートを用い、2分間で2. 4ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例13と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0. 7724gの固体物を得た。n-ブチルアクリレートの比重は、0. 894として、収率の算出を行った。結果を第4表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0059】

実施例26

実施例25において、6分間で5. 2ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例25と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む2. 0794gの固体物を得た。結果を第4表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0060】

実施例27

実施例25において、3分間で1. 8ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例25と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0. 6909gの固体物を得た。結果を第4表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0061】

実施例28

実施例25において、4分間で1. 8ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例25と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0. 7176gの固体物を得た。結果を第4表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0062】

実施例29

実施例25において、5分間で1. 8ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例25と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0. 7162gの固体物を得た。結果を第4表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0063】

比較例13

比較例3において、トルエン30ミリリットルに対して2, 2'-アゾビスイソブチロニトリル0. 3438g、n-ブチルアクリレート30ミリリットルの比率で混合した反応溶液を用いた以外は、比較例3と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む5. 5781gの固体を得た。結果を第4表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0064】

比較例14

比較例13において、100℃の恒温槽での重合反応時間を3.5分とした以外は、比較例13と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む5. 8455gの固体を得た。結果を第4表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0065】

比較例15

比較例13において、100℃の恒温槽での重合反応時間を4分とした以外は、比較例13と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む5. 9772gの固体を得た。結果を第4表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0066】

【表4】

第4表

	反応形式	反応時間 (分)	収率(%)	数平均分子量(Mn)	分子量分布 (Mw/Mn)
実施例13	内径0.5mm チューブ	1.5	70.7	3.3×10^4	3.63
実施例14		2	88.1	2.6×10^4	3.59
実施例15		2.9	84.5	2.3×10^4	3.14
実施例16		3.9	87.8	2.1×10^4	3.16
実施例17		4.9	87.7	1.9×10^4	3.35
比較例11		3	81.9	1.0×10^4	9.61
比較例12	バッチ式	3.5	85.8	9.3×10^3	10
比較例13		4	87.8	9.3×10^3	10.3

【0067】

実施例30

実施例25において、トルエン100ミリリットルに対して、2, 2'-アゾビスイソブチロニトリル0. 3264gを溶解したラジカル重合開始剤溶液と、n-ブチルアクリレート6. 1ミリリットルをトルエン73. 9ミリリットルで希釈した単量体溶液を行い、13分間で15. 2ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例25と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0. 4686gの固体を得た。結果を第5表に示す。

【0068】

実施例31

実施例30において、23分間で19. 8ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例30と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0. 8418gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0069】

実施例32

実施例30において、15分間で8.8ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例30と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0.4067gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0070】

実施例33

実施例30において、15分間で5.3ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例30と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0.3704gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0071】

実施例34

実施例30において、23分間で4.9ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例30と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0.3761gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0072】

実施例35

実施例30において、29分間で5.0ミリリットルの重合溶液を回収した以外は、実施例30と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0.4396gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0073】

比較例16

比較例3において、トルエン51.4ミリリットルに対して2,2'-アゾビスイソブチロニトリル0.0985g、n-ブチルアクリレート8.6ミリリットルの比率で混合した反応溶液を用い、100℃の恒温槽での重合反応時間を5分とした以外は、比較例3と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0.6825gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0074】

比較例17

比較例16において、100℃の恒温槽での重合反応時間を7分とした以外は、比較例16と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0.8720gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0075】

比較例18

比較例16において、100℃の恒温槽での重合反応時間を8分とした以外は、比較例16と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む0.9894gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0076】

比較例19

比較例16において、100℃の恒温槽での重合反応時間を10分とした以外は、比較例16と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む1.2662gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0077】

比較例20

比較例16において、100℃の恒温槽での重合反応時間を12分とした以外は、比較例16と同様に実施した。n-ブチルアクリレート重合体を含む1.2070gの固体を得た。結果を第5表に示す。なお、重合体のピークは1つであった。

【0078】

【表 5】

第5表

	反応形式	反応時間 (分)	収率(%)	数平均分 子量(Mn)	分子量分 布 (Mw/Mn)
実施例18	内径0.5mm チューブ	1.5	22.6	7.0×10^3	1.91
実施例19		2.1	31.9	6.6×10^3	1.9
実施例20		3	34.8	6.3×10^3	1.94
実施例21		5	53.2	5.8×10^3	1.95
実施例22		8.3	58.6	5.7×10^3	2.02
実施例23		10.2	67.3	5.2×10^3	2.08
比較例14	バッチ式	5	34.2	1.3×10^4	6.53
比較例15		7	44.1	1.0×10^4	3.33
比較例16		8	50.2	8.9×10^3	3.06
比較例17		10	64.6	7.9×10^3	3.06
比較例18		12	61.5	7.3×10^3	2.93

【0079】

第2表～第5表から明らかなように、重合開始剤とモノマーを、微細反応管へ導入する直前に混合して、該微細反応管に導入し、重合反応を行うことにより、生成した重合体は、分子量分布において1つのピークを有し、かつ対応する比較例のものに比べて、該ピークがシャープであることが分かる。

【産業上の利用可能性】

【0080】

本発明のラジカル重合体の製造方法によれば、内径が2mm以下の微細反応管を用い、ラジカル重合性単量体の重合を流通形式により行い、かつ重合温度を所定の温度に精密に制御することにより、分子量の分布状態が制御された、あるいは分子量分布の狭いラジカル重合体を短時間で効率よく製造することができる。

【図面の簡単な説明】

【0081】

【図1】本発明の方法を実施するための反応装置の一例の概略断面図である。

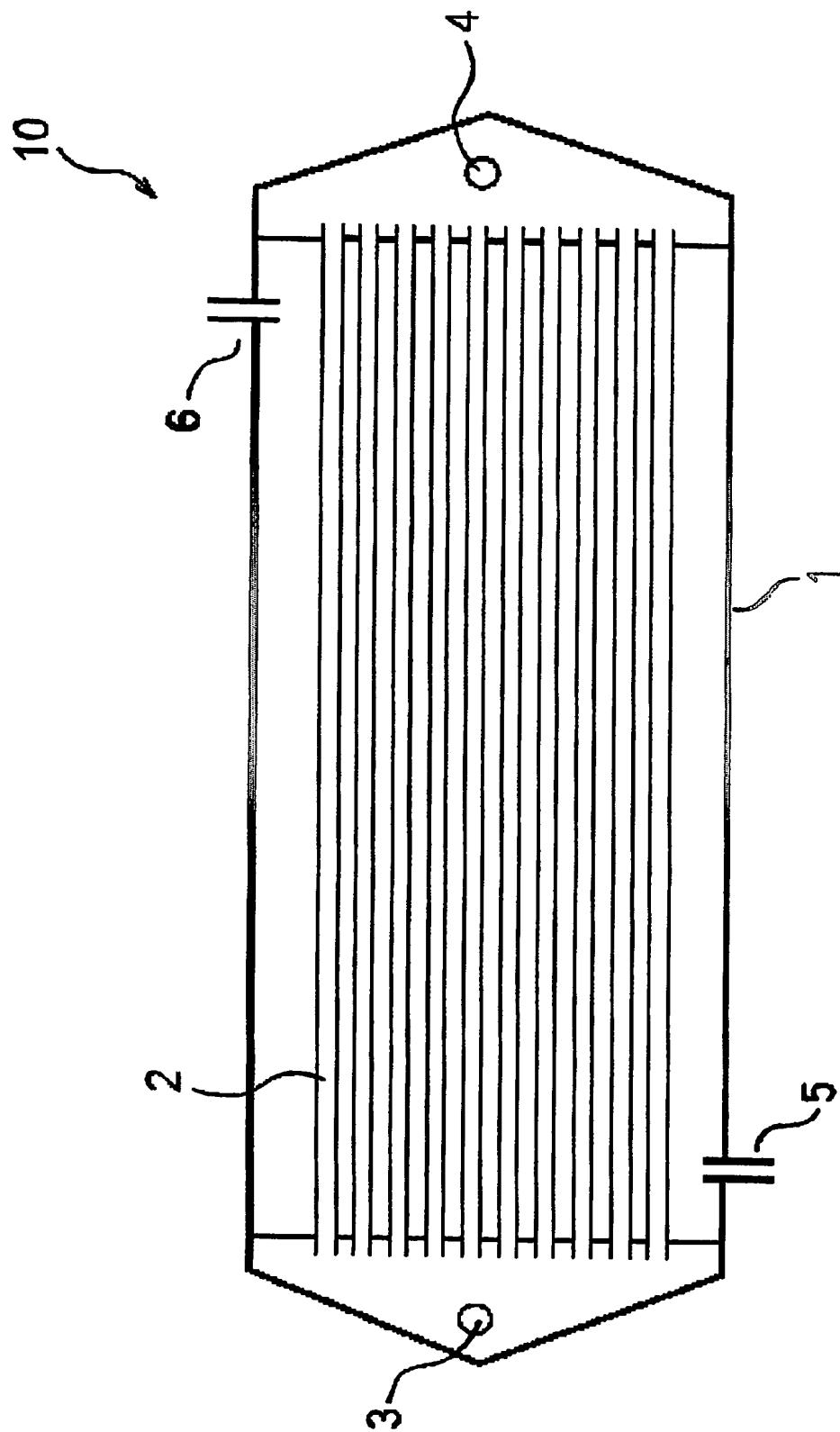
【図2】本発明の方法を実施するための反応装置の異なる例の概略断面図である。

【符号の説明】

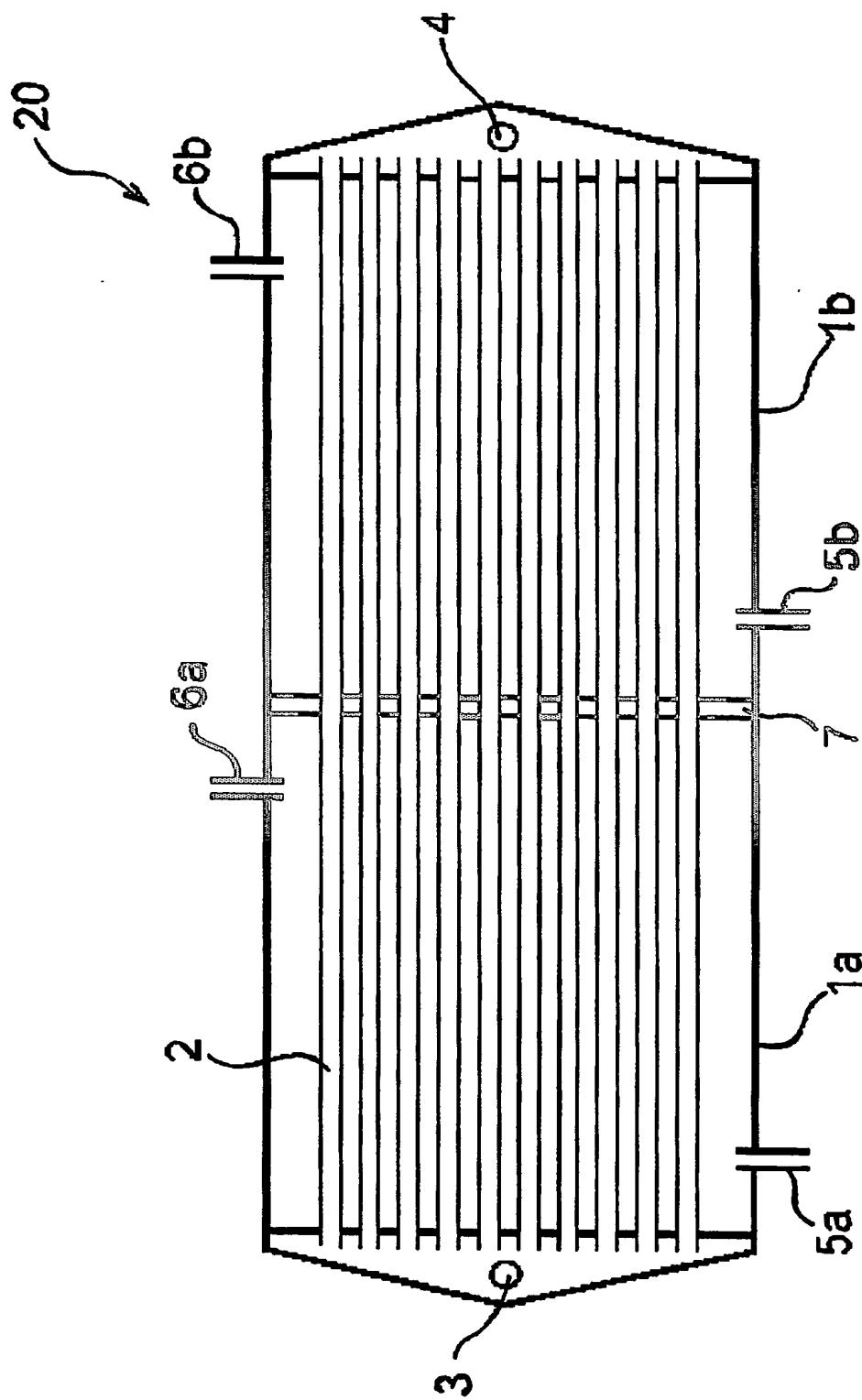
【0082】

- 1、1a、1b ジャケット
- 2 微細反応管
- 3 原料液の入口
- 4 重合液の出口
- 5、5a、5b ジャケットの熱媒体入口
- 6、6a、6b ジャケットの熱媒体出口
- 7 断熱部
- 10、20 反応装置

【書類名】図面
【図1】



【図2】



【書類名】要約書

【要約】

【課題】 ラジカル重合性单量体のラジカル重合において、分子量の分布状態が制御された、あるいは分子量分布の狭いラジカル重合体を、短時間で効率よく製造する方法、及び簡単に製作可能な微細化学反応装置を提供すること。

【解決手段】 ラジカル重合開始剤とラジカル重合性单量体とを、内径が2mm以下の反応管に導入し、該反応管内において均一液状状態で流通形式により重合反応を行うラジカル重合体の製造方法、並びに温度制御流体を流通させることができ可能なジャケットと、該ジャケット内に並列に配置された内径2mm以下の複数の円管を有し、前記ジャケットに温度制御流体を流通させることにより、複数の円管内における反応の温度を制御し得る微細化学反応装置である。

【選択図】 なし

特願 2004-018543

出願人履歴情報

識別番号 [000183657]

1. 変更年月日 2000年 6月30日

[変更理由] 住所変更

住所 東京都墨田区横網一丁目6番1号

氏名 出光石油化学株式会社